

(19)



Europäisches Patentamt

European Patent Office

Office européen des brevets

(11)



EP 1 016 628 A1

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(43) Veröffentlichungstag:
05.07.2000 Patentblatt 2000/27

(51) Int. Cl.⁷: C01F 11/18

(21) Anmeldenummer: 99125609.0

(22) Anmeldetag: 22.12.1999

(84) Benannte Vertragsstaaten:
AT BE CH CY DE DK ES FI FR GB GR IE IT LI LU
MC NL PT SE
Benannte Erstreckungsstaaten:
AL LT LV MK RO SI

- Dillenburg, Helmut, Dr.
47495 Rheinberg (DE)
- Schinninger, Kurt, Dr.
5400 Hallein (AT)
- Nover, Christoph, Dr.
47495 Rheinberg (DE)

(30) Priorität: 02.01.1999 DE 19900021

(74) Vertreter:
Lauer, Dieter, Dr. et al
Solvay Pharmaceuticals GmbH,
Hans-Böckler-Allee 20
30173 Hannover (DE)

(71) Anmelder:
Solvay Soda Deutschland GmbH
30173 Hannover (DE)

(72) Erfinder:
• Kinnen, Andreas, Dr.
46509 Xanten (DE)

(54) Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat

(57) Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat durch Einleiten von CO₂ in Kalkmilch. Erfindungsgemäß wird die Kalkmilch zunächst gemahlen und danach das CO₂ zur Fällung des Calciumcarbonates eingeleitet.

EP 1 016 628 A1

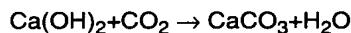
Beschreibung

[0001] Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat, das als funktioneller Füllstoff geeignet ist und sich durch definierte Eigenschaften auszeichnet. Ein typisches Anwendungsgebiet ist seine Verwendung als Füllstoff in Plastisolen, wie z. B. Unterbodenschutzmassen für Automobile.

[0002] Das gefällte Calciumcarbonat ist hier in der Lage, das Fließverhalten der Plastisole zu steuern. So können durch Einsatz der jeweilig geeigneten Calciumcarbonate Plastisole mit sehr unterschiedlichem Fließverhalten hergestellt werden. Je nach Anwendungszweck können hohe, mittlere oder niedrige Fließgrenzen gewünscht sein. Als ein typisches Charakteristikum für die anwendungstechnische Eignung von Calciumcarbonaten als Füllstoff wird üblicherweise die Fließgrenze nach Bingham im Weichmachergemisch angegeben. Die Fähigkeit des gefällten Calciumcarbonates die Fließgrenzen zu steuern wird unter anderem durch die Beschaffenheit des für die Herstellung der Kalkmilch verwendeten Branntkalkes und den Löschtorgang beeinflußt.

[0003] Feindisperses Calciumcarbonat wird entweder aus natürlich vorkommenden Rohstoffen durch mechanische Aufbereitung oder auf chemischem Wege z. B. durch Fällung hergestellt.

[0004] Üblicherweise wird gefälltes Calciumcarbonat durch Einleiten von CO_2 in Kalkmilch hergestellt



[0005] Die Eigenschaften des gefällten Calciumcarbonates sind z. B. abhängig von der chemischen Zusammensetzung des eingesetzten Kalksteines oder den Brennbedingungen.

[0006] Zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat wird vorzugsweise sogenannter Weichbrannt eingesetzt. Hierzu wird Kalkstein bei einer Temperatur von 1000 bis 1250 °C gebrannt.

[0007] Zur Charakteristik des Branntkalkes wird u. a. seine Fähigkeit, mit Wasser zu reagieren herangezogen. Gemessen wird der sogenannte VEC-Wert (Vélocité d'Extinction de Chaux). Hierbei wird die Aufheizgeschwindigkeit einer definierten Wasser-Branntkalkmischung gemessen. Typische VEC-Werte für Branntkalk, der für die Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat geeignet ist, liegen oberhalb 3 °C/min.

[0008] Zur Herstellung der Kalkmilch wird der Branntkalk z. B. in einer Löschtrommel mit Wasser zur Reaktion gebracht, wobei sich eine $\text{Ca}(\text{OH})_2$ -Suspension, die sogenannte Kalkmilch bildet. Die Kalkmilch hat üblicherweise einen Feststoffgehalt von 70 bis 220 g/l $\text{Ca}(\text{OH})_2$, eine Viskosität von 30 bis 1500 mPas und einen mittleren Teilchendurchmesser unter 50 μm .

[0009] Kalkmilch wird z. B. zur Neutralisation von Abwasser, zur Herstellung von Soda oder gefälltem Calciumcarbonat verwendet.

[0010] Ein Nachteil der bisher bekannten Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat ist, daß dessen anwendungstechnische Eigenschaften, insbesondere als rheologisches Additiv, wegen dessen mittlerer Korngröße, Korngrößenverteilung und Partikelform bisher nur ungenügend steuerbar sind.

[0011] Die US-PS 3,920,800 beschreibt ein Verfahren zur Herstellung von gefällten Calciumcarbonat hoher Reinheit. Gemäß dem beschriebenen Verfahren wird ein wässriger Calciumhydroxidschlamm (Kalkmilch) bei einer Temperatur von maximal 100 °C in Gegenwart von CO_2 gemahlen. Das durch die Reaktion des Calciumhydroxids mit dem CO_2 gebildete Calciumcarbonat ist Calciumhydroxidfrei. Die Partikelgröße des Calciumcarbonates wird über die Temperatur während des Mahlprozesses gesteuert. Bei Temperaturen von ca. 30 °C werden sehr kleine Partikel, bei Temperaturen von ca. 80 °C werden größere Calciumcarbonatpartikel erhalten.

[0012] Aufgabe der Erfindung ist die Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat (CCP) mit definierten und reproduzierbaren Eigenschaften.

[0013] Erfindungsgemäß wird die Aufgabe dadurch gelöst, daß die Kalkmilch gemahlen wird, bevor das CO_2 zur Fällung des Calciumcarbonates eingeleitet wird..

[0014] Zur Mahlung der Kalkmilch können an sich bekannte Mühlen verwendet werden. Vorzugsweise werden Perlmühlen eingesetzt. Als Mahlperlen eignen sich insbesondere Zirkonoxid-Mahlperlen mit einem Durchmesser von 0,4 bis 2 mm.

[0015] Das Mahlergebnis wird durch die Feinheit der Perlen stark beeinflußt.

[0016] Der Mahleffekt wird außerdem durch die Drehzahl der Mühle, die Verweilzeit der Kalkmilch in der Mühle und den sich daraus ergebenden spezifischen Energieeintrag gesteuert.

[0017] Als Meßgröße für den Mahlerfolg kann auch die mittlere Teilchengröße der $\text{Ca}(\text{OH})_2$ -Partikel in der Kalkmilch oder die Viskosität der Kalkmilch gemessen werden.

[0018] Der Verlauf der Naßmahlung kann also durch Messung der Kornverteilung des Calciumhydroxids oder durch Messung der Viskosität der Kalkmilch bei definierter Konzentration und Temperatur verfolgt werden.

[0019] Erfindungsgemäß wird die Viskosität der Kalkmilch gemessen und zur Steuerung der Mühle genutzt. Die Viskosität ist problemlos z. B. kontinuierlich zu messen und über einen entsprechenden Regelkreis kann automatisch der Mühlendurchsatz oder die Drehzahl der Mühle und damit die resultierende Kalkmilchqualität gesteuert werden.

[0020] In einer Ausführungsform der Erfindung wird die Kalkmilch bis zu einer Viskosität von max. 2500 mPas gemahlen. Eine höhere Viskosität sollte vermieden werden, da sonst die Eintragung des Fällgases nicht optimal möglich ist.

[0021] Es ist also im Sinne der Erfindung die Viskosität der gemahlenen Kalkmilch so einzustellen, daß die Kalkmilch gut fließfähig ist, damit das Fällgas homogen dispergiert werden kann. Durch die Mahlung ist es außerdem möglich, die Viskosität der Kalkmilch so einzustellen, daß Calciumcarbonat mit jeweils gewünschten anwendungstechnischen Eigenschaften, insbesondere als rheologisches Additiv, hergestellt werden kann. Je nach Anwendungszweck kann somit CaCO_3 , das als Mischungsbestandteil mit hoher Funktionalität für z. B. Polymere, Polymerzubereitungen, Kunststoffe, Überzugsmassen, Dichtungsmassen, Papier oder Farben, insbesondere Druckfarben geeignet ist in gleichbleibender Qualität bereitgestellt werden.

[0022] Die Kalkmilch wird nach der Mahlung einem Behälter zugeführt, in den CO_2 zur Fällung des Calciumcarbonates eingeleitet und homogen in der Kalkmilch dispergiert wird.

[0023] Es wurde überraschend gefunden, daß die Eigenschaften des gefällten Calciumcarbonates reproduzierbar sind, wenn die Kalkmilch zunächst gemahlen wird, und danach CO_2 zur Fällung des Calciumcarbonates eingeleitet wird.

[0024] Vergleicht man gefälltes Calciumcarbonat aus ungemahlener mit der aus gemahlener Kalkmilch, so fällt auf, daß die Mahlung einen Einfluß auf die Reaktionsgeschwindigkeit, auf den mittleren Teilchendurchmesser des CCP und auf die anwendungstechnischen Eigenschaften des CCP hat.

[0025] Es wurde gefunden, daß eine abnehmende Teilchengröße in der Kalkmilch auch eine Abnahme des mittleren Teilchendurchmessers des CCP nach sich zieht.

[0026] Es wurde weiterhin gefunden, daß durch Verwendung der erfindungsgemäß gemahlenen Kalkmilch, die Fälldauer um ca. 20 % gesenkt wird.

[0027] Durch die erfindungsgemäße viskositätsgesteuerte Naßmahlung der Kalkmilch ist es möglich, die Fließgrenze der CCP-gefüllten Plastisole signifikant zu beeinflussen, also gezielt einzustellen. Es wurde gefunden, daß die Fließgrenze eine Funktion, der bei der Mahlung eingetragenen spezifischen Energie, bzw. der Viskosität der Kalkmilch nach der Mahlung ist. Es wurde also gefunden, daß die Eigenschaften des CCP durch die gezielt einstellbaren Viskositäten der Kalkmilch reproduzierbar beeinflußt werden können.

[0028] Die unerwünschte Beeinflussung der Eigenschaften des CCP durch undefinierte Schwankungen der Beschaffenheit des Branntkalkes und des Löschtorganges wird durch die erfindungsgemäße Mahlung der Kalkmilch aufgehoben.

[0029] Die nachfolgenden Beispiele sollen die Erfindung erläutern, jedoch nicht einschränken.

Beispiel 1 - 6:

[0030]

Branntkalk wurde in einer Löschtrommel gelöscht:

40

Stückelung:	2 - 5 cm
VEC:	4,8 °C/min

45

Die resultierende Kalkmilch wurde gemahlen und charakterisiert:

50

Feststoffgehalt	150 g/l
Mittlerer Teilchendurchmesser D50:	4,4 μm

55

Mahlbedingungen:

Horizontale Rührwerkskugelmühle

Mahlkammervolumen 5 l

22 kW Motorleistung

Mahlkörper:

5

Kugeln aus Zirkonsilikat

Durchmesser 1,0 - 1,6 mm,

Eingefülltes Volumen: 4,8 l

10 [0031] Die Versuche werden bei konstanter Drehzahl von 1990 u/min durchgeführt. Die Verweilzeit der Kalkmilch in der Mühle wurde variiert. Daraus ergaben sich verschiedene spezifische Energieeinträge.

[0032] Aus der so gemahlenen Kalkmilch wurde durch Einleiten von CO₂-haltigem Gas Calciumcarbonat hergestellt:

15 Fällbedingungen:

20

Fälltemperatur:	18 °C
CO ₂ -Konzentration im Fällgas:	30 Vol.-%
Gasstrom:	1 m ³ /h pro 10 l Kalkmilch
Fälldauer:	siehe Tabelle
Nachbehandlung:	2 % Fettsäure

25

30

	Mahlung	Kalkmilch	Kalkmilch	CCP-Fällung	CCP
Beispiel	Spez. Energie (kWh/t) bezogen auf Trockenprodukt	Visk. (mPas)	D50 (µm)	Fälldauer (min)	CCP Teilchendurchmesser dp (nm)
1	0	45	4,4	98	70
2	23	50	4,4	94	71
3	31	105	3,2	92	66
4	113	135	2,8	83	62
5	254	860	2,1	79	63
6	307	1120	1,8	77	61

45

[0033] Es wird deutlich, daß durch die Naßmahlung die Viskosität der Kalkmilch und der mittlere Teilchendurchmesser der Kalkmilch gezielt gesteuert werden können. Dadurch kann die Fälldauer von CCP bis zu 20 % gesenkt werden. Die Teilchendurchmesser von CCP werden reproduzierbar eingestellt.

50

55

Beispiel 7 - 12:

Herstellung einer Unterbodenschutzmasse

5 [0034]

10	Weichmacher, Dioctylphthalat	55 g
	Weichmacher, Diisobutylphthalat	60 g
	verpastbares PVC, Solvic 374 MIB	70 g
	verpastbares PVC, Solvic 266 SF	30 g
15	CaCO ₃ , gemäß Beispiel 1 - 6, fettsäurege-coated	70,0 g
	UV-Stabilisator, IRGASTAB 17 MOK	2,0 g
	Haftvermittler, Euretek 505	4,0 g
20	Trockenmittel, Calciumoxid	5,0 g

25

	Beispiel	Fließgrenze (Pa)
30	7	40
	8	48
	9	80
	10	89
35	11	157
	12	200

40 [0035] CCP aus den Beispielen 1 - 6 wurde jeweils zur Herstellung von Unterbodenschutzmassen entsprechend der beschriebenen Formulierung eingesetzt. Es wird deutlich, daß durch die Naßmahlung der Kalkmilch auch die Fließgrenze des CCP-gefüllten Plastisols gezielt gesteuert werden kann.

Beispiel 13:

45 Herstellung einer Offsetdruckfarbe

[0036]

50	Pigment, geflusht, Eurolith Blue	25,0 Gew.-%
	CaCO ₃ , gemäß Beispiel 4, fettsäurege-coatet	15,0 Gew.-%
55	Drucköl, Haltermann, PKWF 4/7	12,0 Gew.-%
	Bindemittel, Uroset	48,0 Gew.-%

Ergebnis

[0037]

5

10	Fließgrenze	31 Pa
	Viskosität bei Schergeschwindigkeit 3/sec	9,4 Pas
	Farbtiefe C	53
	Glanz 60°	71 %

Beispiel 14:

15

Herstellung von Polyurethanmassen, 2-Komponentensystem

[0038]

20

25	Polyol, Desmophen 1150	150 g
	CaCO ₃ gemäß Beispiel 6 fettsäurege-coatet	60 g
	Titandioxidpigment (Rutil), Tiona Rcl-535	3 g
	Trockenpaste, Baylith L-Paste	15 g
30	Haftvermittler, Acronal 700L	1 g
	Weichmacher, Mesamoll II	35 g
	Polyurethan-Aktivator	1 g
	Isocyanat	3 g

35

Ergebnis

[0039]

40

45	Fließgrenze nach Bingham	220 Pa
	Viskosität bei Schergeschwindigkeit (100/sec)	6,1 Pas
	Pot life time	26 min
	Haftung	gut
	Dispergierqualität/Grindometer	<35 µm

50

Beispiel 15:

Herstellung von Silikonmassen

55 [0040] Für die Prüfung wurde eine nichtaushärtende Silikonmasse hergestellt, die einem 2-Komponentensystem entspricht, wobei der zum Aushärten erforderliche Katalysator nicht zugegeben wurde.

5	Silikon-Polymer	60 g
	CaCO ₃ gemäß Beispiel 2, fettsäurege-coatet	38 g
	Weichmacher	2 g

10 **Ergebnis**

[0041]

15	Fließgrenze nach Casson	900 Pa
20	Viskosität bei Schergeschwindigkeit 5/s	280 Pas
	Dispergierqualität/Grindometer	<35 µm

Patentansprüche

25 1. Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat mit reproduzierbaren anwendungstechnischen Eigen-schaften durch Einleiten von CO₂ in Kalkmilch, dadurch gekennzeichnet, daß die Kalkmilch einer gezielten Mahl-behandlung unterzogen wird und danach CO₂ zur Fällung des Calciumcarbonates eingeleitet wird.

30 2. Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß durch die gezielte Mahlung die Qualität der Kalkmilch gesteuert wird, indem die Viskosität der Kalkmilch während der Mahlung kontinuierlich gemessen wird und als Meßgröße zur Steuerung des Mahlprozesses verwendet wird.

35 3. Verfahren zur Herstellung von gefälltem Calciumcarbonat nach Anspruch 1 und 2, dadurch gekennzeichnet, daß durch die gezielte Mahlung Kalkmilch mit einer Viskosität von max. 2500 mpas hergestellt wird.

35

40

45

50

55



Europäisches
Patentamt

EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung
EP 99 12 5609

EINSCHLÄGIGE DOKUMENTE			
Kategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Angabe, soweit erforderlich, der maßgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (ECL7)
X	EP 0 480 587 A (ECC INT LTD) 15. April 1992 (1992-04-15) * Seite 3, Zeile 33 – Zeile 35; Ansprüche; Beispiel 4 *	1-3	C01F11/18
X	EP 0 140 644 A (OKUTAMA KOGYO KK) 8. Mai 1985 (1985-05-08) * Seite 5, Absatz 2 – Seite 6, Absatz 1; Ansprüche *	1-3	
A	PATENT ABSTRACTS OF JAPAN vol. 017, no. 674 (C-1140), 10. Dezember 1993 (1993-12-10) & JP 05 221634 A (HARIMA CERAMIC CO LTD), 31. August 1993 (1993-08-31) * Zusammenfassung *		
D, A	US 3 920 800 A (HARRIS DWIGHT L) 18. November 1975 (1975-11-18)		
A	US 4 888 160 A (KOSIN JOHN A ET AL) 19. Dezember 1989 (1989-12-19)		RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (ECL7) C01F
Der vorliegende Recherchenbericht wurde für alle Patentansprüche erstellt			
Recherchenart	Abschlußdatum der Recherche		Prüfer
DEN HAAG	4. April 2000		Zalm, W
KATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE			
X : von besonderer Bedeutung allein betrachtet Y : von besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer anderen Veröffentlichung derselben Kategorie A : technologischer Hintergrund O : nichttechnische Offenbarung P : Zwischenliteratur	T : der Erfindung zugrunde liegende Theorien oder Grundsätze E : älteres Patentdokument, das jedoch erst am oder nach dem Anmeldedatum veröffentlicht worden ist D : in der Anmeldung angeführtes Dokument L : aus anderen Gründen angeführtes Dokument S : Mitglied der gleichen Patentfamilie, übereinstimmendes Dokument		

**ANHANG ZUM EUROPÄISCHEN RECHERCHENBERICHT
ÜBER DIE EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG NR.**

EP 99 12 5609

In diesem Anhang sind die Mitglieder der Patentfamilien der im obengenannten europäischen Recherchenbericht angeführten Patentdokumente angegeben.
Die Angaben über die Familienmitglieder entsprechen dem Stand der Datei des Europäischen Patentamts am
Diese Angaben dienen nur zur Orientierung und erfolgen ohne Gewähr.

04-04-2000

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
EP 0480587	A	15-04-1992		GB 2248229 A AT 114143 T AU 649721 B AU 8526291 A CA 2087857 A,C DE 69105183 D DE 69105183 T ES 2064047 T FI 930143 A WO 9206038 A JP 2857806 B JP 6501235 T KR 143881 B NO 303219 B NZ 239759 A US 5342600 A		01-04-1992 15-12-1994 02-06-1994 28-04-1992 28-03-1992 22-12-1994 24-05-1995 16-01-1995 14-01-1993 16-04-1992 17-02-1999 10-02-1994 15-07-1998 15-06-1998 25-11-1992 30-08-1994
EP 0140644	A	08-05-1985		JP 1457730 C JP 60086067 A JP 63006494 B AU 571898 B AU 3412684 A KR 8701276 B US 5075093 A		09-09-1988 15-05-1985 10-02-1988 28-04-1988 26-04-1985 30-06-1987 24-12-1991
JP 05221634	A	31-08-1993		KEINE		
US 3920800	A	18-11-1975		KEINE		
US 4888160	A	19-12-1989		US 5338777 A US 5055284 A		16-08-1994 08-10-1991

EPO FORM 1005

Für nähere Einzelheiten zu diesem Anhang : siehe Amtshandbuch des Europäischen Patentamts, Nr.12/82.